

AZ07

Swedish Patent No. 123-138

Translated from Swedish by the Ralph McElroy Co., Custom Division
2102 Rio Grande, Austin, Texas 78705 USA

Code: 268-5884-3.

S W E D E N

PENT NO. 123-138

CLASS 5 a:41

Description published
by the Royal Patent and
Registration Office

Granted on September 9, 1948



Term of Patent from Jan. 30, 1945

Published on November 9, 1948

Application No. 767/1945 on January 30, 1945. Supplement: one drawing.

SVENSKA SKIFFEROLJEAKTIEBOLAGET, ÖREBRO

A process in the gasification of oil-bearing shale rock in situ while supplying heat through channels bored in the shale rock.

Inventor: F. Ljungström

The invention refers to a process of producing shale oil, based on the heating of the shale rock without prior quarrying of the shale, in which process the oil-bearing gases produced by the heating are removed from the rock through channels bored in it. During condensation through cooling, those portions of the gases that constitute the shale oil are then separated from said gases.

When heating a shale rock and during degasification of gas-forming substances that are present in the rock a certain quantity of material is transported away, which material in a gaseous state thus leaves the rock in a manner similar to that occurring in degasification of pit coal or wood, for example, and in all such cases a more or less porous structure of the original material remains. The remaining material, provided it consists of coke or charcoal, has because of its porous structure extraordinarily large surface area within reach of the gas. It is now known that the shale coke also, that is in this case the degasified shale rock, has a porous structure with very large surface area within reach of gases. The shale coke unlike ordinary coke or

charcoal has at the same time a very high ash content, that is a residue of incombustible components, and with regard to Swedish conditions this amounts to about 70% of the original weight of the shale. The shale-coke contents include various iron compounds, for example, and quite a few other components that in contact with different gases are suited as catalysts for influencing reactions in the gases.

In direct degasification of shale rock during continuing production of shale oil very large volumes of heated and degasified shale rock are created, mainly consisting of shale coke which remains unmoved in its various strata but which through the degasification has become transformed into one large porous mass that allows gases to move in all directions. If thus approximately 15 m³ of rock mass is used for each m³ of oil, then, for example, a porous shale rock of 300,000 m³ is formed during one year in the production of 20,000 m³ of shale oil. During the actual gasification procedure of the shale oil a slowly progressing heat front is arranged in the shale rock where both instruments for heating (electric heating elements) and outlet channels for removal of the gases are gradually put into action.

The object of the invention is to use the large porous shale-coke mass formed in this manner as a catalyst for initiation of certain desired chemical reactions within the same, all with the intent of producing various substances with the co-operation of the catalyst in question. The gas channels mentioned are utilized in this process, after they have finished serving as outlets for the shale-oil gases, also for supply of gases to the shale rock. At the same time other such channels can be used as outlets for the synthesis products that have been produced within the shale rock with the co-operation of the shale coke catalyst. A portion of the channels thus forms inlets to the shale coke, and other channels serve as outlets from the same, at which gases that are inserted into the rock under pressure in one place can be led away from the same in another place. Gases then come into contact with the surfaces of the

catalyst and are affected by these in a manner determined by the chemical and physical conditions at hand.

The invention will be more thoroughly described below with reference to the design for implementation of the process shown in the example on the enclosed drawing, at which time other qualities characteristic of the invention also will be indicated.

Figure 1 shows more or less schematically a shale rock, arranged for production of shale oil, in vertical section.

Figure 2 shows a diagram indicating the temperature distribution within the shale rock.

10 on the drawing indicates a number of heating elements that are installed at regular intervals in the shale rock 12, on which is overlaid a stratum of limestone 14 and possibly a layer of soil 16. A number of exhaust channels 18 are connected to gas outlets 20, drilled through limestone and shale. The heating elements 10 and the exhaust channels 18 are synchronously arranged in rows one after another at an angle with the plane of the drawing. The gas outlets 20 belonging to such a row are connected to a manifold 24 via the connecting pipes 21 and shut-off and control valves, respectively, 22, 23. A larger manifold 25 for a number of manifolds 24 unites these in turn with a condenser 26 and a spray tower 27 in which the shale-oil gases are cooled in a standard manner and separated from condensable oil components to the greatest possible extent. The condenser 26 which can also consist of or include, respectively, equipment for other chemical treatment of shale-oil gases, for example, separation of sulfur or other by-products in these, includes a pipe 28 connected to a storage tank for the oil 30. A pipe 32 from the tower washer 27 also leads to this tank. From a branch pipe 34 some of the uncondensed gases can also be led off through a pipe 36 into which is installed a valve 38, to be used for fuel or other purposes. Another portion of the gases flows through a compressor 40.

In a section of the shale rock, bordered at a right angle to the plane of the drawing by the plane through the lines 42, 44, the pyrolysis, that is the new formation of shale gases occurring through heat supply, is considered to be finished. The heat supply to the elements 10 has consequently been interrupted here. For the moment, a section of the shale rock, bordered by the lines 44-46, is extracted instead. The heat wave is accordingly assumed to move in the direction of the arrows 48. The line 50 in Figure 2 represents the temperature distribution in the two sections. At line 44 the temperature can reach a value between 350 and 400°C, preferably 380°C. During the process according to the invention the temperature falls in the direction towards line 42.

While the channels 20 in section 44-46 serve as outlets for the shale gases extracted in this section, at least one row of such channels, that is situated at the rear edge of the section 42-44, as seen in the direction of the path of the heat according to the arrows 48, and which has been given the designation 52 on the drawing, has been connected to the back-pressure side of the compressor via a manifold 54. In the gas channels 52 the gases coming from the pipe 34 are thus forced to flow back to the already degasified shale rock in the area between the lines 42 and 44. Some of these gases flowing back can be led off through an outlet 56 and a manifold 58 from the outlet channel 60 in this area, in order to be utilized or recycled, respectively, to the pipe 34 after suitable treatment by condensation or washing or other processes. Possibly, the channels 60 can be connected to the junction pipe 24. During continued flow within the porous strata of the shale rock in the direction of the arrows 48 the rest of the gases can contact shale rock within the sections 44-46 where shale rock heating is in progress and where during the pyrolysis shale gases are consequently led off through the gas channels 20. By obtaining a sufficiently high pressure increase in the gases after the compressor 40 these can thus be made to flow in a circuit with two different branches, partly a circuit connected to the passages 56, 34 and the section 42-44 in the shale rock, partly a circuit including passages 18, 34 and both

sections 42-44 and 44-46 within the shale rock. According to the invention, such gases which through cooling, condensation and washing are freed from the oil are thus made to flow through the shale rock where they among other things can contribute to more expedited transport of oil gases from the shale rock to the condenser installation by the flushing effect that such gases will produce. However, besides this flushing effect another effect is also referred to according to the invention. In all oil production with degasification directly in the shale rock some losses always arise through gas leakage within the rock up towards the ground surface, because of the overpressure that prevails in the rock during degasification. Cracks exist here and there in the rock, and the overlaid limestone is in itself not completely leak-free. A smaller portion of the produced oil gases will therefore gradually leak out through leakage in cracks in the ground on top of the shale rock. Already degasified shale rock is filled by a compressor with gases where the oil has already been extracted according to the invention. The leakage that still results in connection therewith will in this way consist of leaking gases that do not contain any oil. Owing to this the advantage is gained according to the invention that oil losses through leakage in the ground surface are reduced.

When extracting oil from shale it can be assumed that depending on the temperatures and pressures at which the pyrolysis takes place, as well as depending on the rate at which the shale is heated, the pyrolysis is carried out under conditions regulated by physical and chemical conditions, so that different substances are formed in a quantitatively balanced ratio to one another. As an example it can thus be assumed that 20% of the formed pyrolysis gas consists of hydrogen, a certain portion of said gas of methane and other closely related hydrocarbons, and that finally the oil-forming hydrocarbons will amount to a smaller portion of the total gas volume because of their higher molecular weight.

The actual pyrolysis process is of such a complicated nature that at present it cannot be explained in a satisfactory way, but the practical result indicates that a certain ratio between the different hydrocarbons always is present. As can be seen from above, the gas returned through pipe 34 to the shale rock is proportionately richer in hydrogen and light hydrocarbons than the original pyrolysis gas from which the heavier hydrocarbons have been extracted. In the presence of the large porous mass of shale rock as a contact substance and where pyrolysis progresses slowly within very large volumes, the surplus of hydrogen and lighter hydrocarbons in the recycled gas will according to the invention affect the pyrolysis in the direction that an equilibrium strives to be reinstated similar to the composition of the pyrolysis gas originally extracted. This condition could probably most closely be compared to hydrogenation, but, according to the invention, the very high pressure under which such a hydrogenation is normally carried out are replaced, in this case with an enormous contact surface area in the catalyst, which makes it possible to achieve an approach to equilibrium ratio between the different reactions during pyrolysis in a reasonable time. More coal is then bound to the hydrogen added through the reintroduction, through which the carbon remaining in the coke is diminished to the advantage of a quantitative increase in the oil-forming gases.

According to the invention the gases from which the oil has been extracted first pass through a porous rock mass where the oil has already been driven off. In this process the said gases are preheated, after they during the passage through the condenser and spray tower have been cooled to a low temperature that in practice remains about 0° or lower. The already degasified shale rock and the waste heat that has been left behind in this hot rock after the pyrolysis are thus partly utilized for preheating the circulation gas participating in the pyrolysis. Since the heat content of such a gas is relatively low, the quantity of gas that is circulated can according to the invention and depending on the circumstances be selected so that its volume amounts to one or several times the volume of the gas newly formed in the pyrolysis. In this way the mechanism of reaction which

has been indicated above is facilitated in such a manner that equilibrium in the different reactions does not have to be nearly achieved because of the large surplus of lighter hydrocarbons and hydrogen, that is available in the pyrolysis. Through this richer gas circulation the condition also emerges that such hydrocarbons that are in the border area for the gasification more easily can be led away from the shale rock by means of the richer gas circulation. The heaviest hydrocarbons that without circulating gas remain and are coked in the rock, will probably therefore wholly or partially be forced to move along with the general gas flow by means of gas circulation. According to the invention new possibilities are thus created by introduction of a circulating gas in already heated shale rock to obtain a richer production of the coveted pyrolytic liquid hydrocarbons. Finally it is conceivable that the large rock body of hot shale coke through which the circulation gas flows on its way to the pyrolysis area in the shale rock because of its enormous dimensions and with that associated catalytic activity to a certain extent directly allows a hydrogenation of hydrocarbons closely related to the coke, that have remained in the same, through which the loss of residue in the form of coke is reduced.

Instead of the pyrolysis gases according to above other gases, for example producer gas, can be considered for accomplishment of different desired chemical reactions with assistance from the porous hot shale.

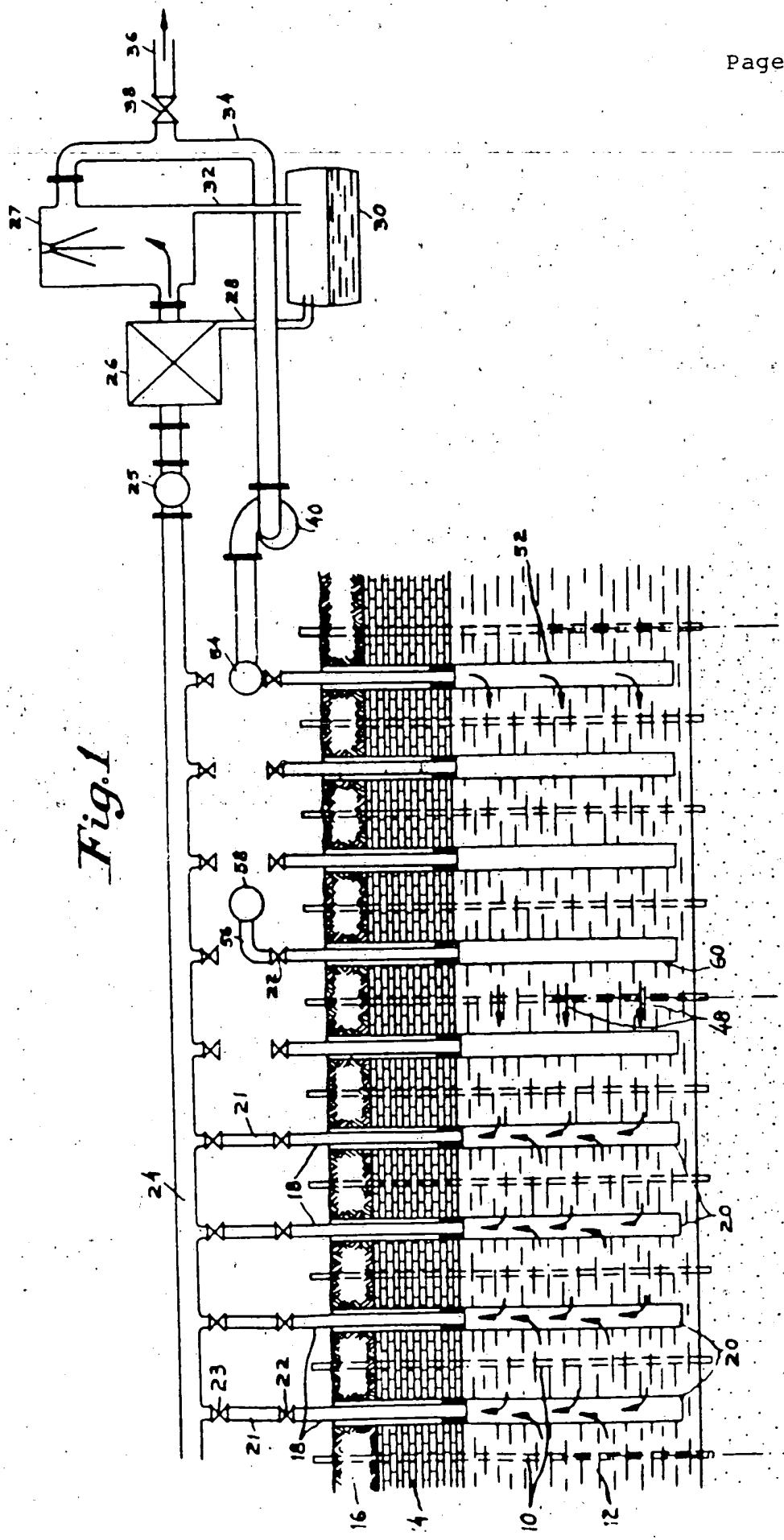


Fig. 1

Patent claims: [for clarification, retyped from original text.]

Translation of the claims of Swedish Patent Specification 123-138
Svenska Skifferoljeaktiebolaget, Örebro, Sweden.

1. A process in the gasification of oil-bearing shale rocks *in situ* while supplying heat through channels bored in the rock, characterized in that when a shale portion has been degasified by means of pyrolysis and has become porous gases are introduced in said portion, while it is still warm, through other channels bored in the shale rock than the heat supplying channels, and that said gases are of such kind that they in the meanwhile are subjected to chemical reactions without combustion, the shale rock acting as a catalyst.

2. A process as claimed in claim 1, characterized in that at least a part of the gas formed during the pyrolysis is recycled into the shale portion after that its oil-bearing constituents has [sic; have] been removed by condensation or washing with cooling.

3. A process as claimed in claim 1, characterized by that the introduced gas by means of a compressor is caused to flow through a portion of already degasified warm shale rock to be introduced in another rock portion wherein oil is being recovered.

4. A process as claimed in any of the claims 1 to 3, characterized by that a part of the recycled gas is discharged from the shale rock before it has reached the zone, wherein the degasification of shale is taking place, while another part is passed also through this zone.

5. A process as claimed in any of the preceding claims, characterized by that the gases are introduced into the shale rock through the channels serving as gas outlets during the pyrolysis.

BESKRIVNING
OFFENTLIGGJÖRD AV KUNGL.
PATENT- OCH REGISTRERINGSVERKET



BEVILJAT DEN 9 SEPTEMBER 1948
PATENTID FRAN DÉN 30 JAN. 1945
PUBLICERAI DEN 9 NOVEMBER 1948

Ans. den 7/1 1945, nr 767/1945.

Härtill en ritning.

SVENSKA SKIFFEROLJEAKTIEBOLAGET, ÖREBRO. (3)

Sätt vid förgasning av oljeförande skifferberg in situ under tillförande av värme genom i skifferberget upptagna kanaler.

Uppfinnare: E. Ljungström.

Uppfinningen hänför sig till ett sätt att framställa skifferolja, baserat på uppvärmingen av skifferberget utan föregående utbrytning av skiffer, varvid de genom uppvärmingen framkallade oljeförande gaserna avlägsnas ur berget genom i detsamma anbragta kanaler. Ur gaserna fränskiljs därpå sadana delar av detsamma, vilka utgöra skifferoljan, under avkyllning genom kondensation.

Vid uppvärmingen av ett skifferberg sker vid avgasningen av däri befintliga gasbildande substanser en borttransport av en viss materialmängd, som alltså i gasform avgår ur berget på liknande sätt som t. ex. vid avgasning av stenkol eller ved, och i samtliga dessa fall kvarstår en mer eller mindre porös ~~stömnad~~ ^{av} det ursprungliga materialet. Det kvarblivande materialet, därest det består av koks eller träkol, har genom sin porösa struktur utomordentligt stora för gasein åtkomliga ytor. Det har nu visat sig, att även skifferkoksen, d. v. s. i detta fall det avgasade skifferberget, har en porös struktur med mycket stora ytor, åtkomliga för gaser. Saintidigt har skifferkoksen i motsats till den vanliga koksen eller träkoret en mycket stor askhalt, d. v. s. rest av icke brännbara beståndsdelar och speciellt för svenska förhållanden uppgår till omkring 70 % av den ursprungliga skiffervikten. Skifferkoksen innehåller bl. a. t. ex. oljika järnföringar och en hel del andra beståndsdelar, som i kontakt med olika gaser är ägnade att i egenskap av katalysator påverka reaktioner i gaserna.

Vid direkt avgasning av skifferberget uppstår under förgående framställning av skifferolja mycket stora volymer av uppvärmt och avgasat skifferberg bestående huvudsakligen av skifferkoks, som ligger kvar orubbat i sina ofta lager, men som genom avgasningen blivit ombildat till en enda porös massa framsläpplig för gaser i alla riktningar. Därest sålunda för varje m³ olja åtgår omkring 15 m³ bergsmassa, bildas t. ex. under ett års tid vid framställning av 20000 m³ skifferolja ett poröst skifferberg om 300000 m³. Under själva

förgasningsprocedturen av skifferoljan anordnas inom skifferberget en långsamt framåtskridande värmefront, där såväl organ för uppvärmingen (elektriska värmeelement) som avloppskanaler för gasernas avledning successivt sättas i verksamhet.

Uppfinningen avser att använda den på så sätt utbildade stora porösa skifferkoksmassan som en katalysator för inledandet av vissa önskade kemiska reaktioner inom detsamma, allt med avsikt att framställa olika substanser under medverkan av katalysatorn ifråga. Härvid utnyttjas de nämnda gaskanalerna, sedan de slutat att tjänstgöra som avlopp för skifferoljegaserna, även för tillförsel av gaser till skifferberget. Samtidigt kommer andra dylika kanaler användas för avlopp av syntesprodukter framställda inom skifferberget under medverkan av den av skifferkoksen bildade katalysatorn. En del kanaler bildar säledes tilllopp till skifferkoksen och andra kanaler avlopp från detsamma, varvid gaser, som under tryck nedförs i berget på ett ställe, kommer avföras ur detsamma på ett annat ställe. Gaser kommer härunder i kontakt med katalysatorns ytor och påverkas av detsamma på sådant sätt, som betingas av förhanden varande kemiska och fysikaliska förhållanden.

Uppfinningen skall nedan närmare beskrivas under hänvisning till å bifogade ritning, som exempel visade utföringsform för sättets genomförande, varvid även ytterligare uppföringen kännetecknande egenskaper skola anges.

Fig. 1 visar mer eller mindre schematiskt ett skifferberg, inrättat för framställning av skifferolja, sett i vertikalsektion.

Fig. 2 visar ett diagram angivande temperaturfördelningen inom skifferberget.

A ritningen betecknar 10 ett antal värmeelement, som är anbragta på jämnna mellanrum i skifferberget 12, på vilket är överlagrat ett lager av kalksten 14 samt eventuellt ett jordlager 16. Ett antal avgaskanaler 18 står i förbindelse med genom kalk och skiffer ned-

borrade gasavlopp 20. Värmeelementen 10 och avgaskanalerna 18 är samtidigt anordnade i rader efter varandra i vinkel med ritningsplanet. Gasavloppen 20 tillhörande en dylitrad är över förbindelseför 21 och avstångnings- resp. regleringsventiler 22, 23 anslutna till en samlingskanal 24. En större samlingskanal 25 för ett flertal samlingskanaler 24 förenar dessa i sin tur med en kondensator 26 och ett tvättorn 27, vari skifferoljegaserna på känt sätt nedkylas och i möjligaste mån befras från kondenserbara oljebeständsdelar. Kondensatorn 26, vilken även kan utgöras av resp. omfatta apparatur för annan kemisk behandling av skifferoljegaser t. ex. avskiljning av svavel eller andra biprodukter i dessa, är genom en ledning 28 ansluten till en uppsamlingsbehållare 30 för oljan. I denna behållare mynnar även en ledning 32 från tvättornet 27. Från en grenledning 34 kan en del av de icke kondenserade gaserna avsättas genom en ledning 36, i vilken är insatt en ventili 38, för att användas som bränsle eller för andra ändamål. En annan del av gaserna ger omströmina en kompressoranordning 40.

I en sektion av skifferberget begränsad vinträtt mot ritningsplanet av plan genom linjerna 42, 44 antages pyrolysen, d. v. s. en under värmetillsörel försiggående nybildning av skiffergaser vara avslutad. Värmetillsörelsen till elementen 10 har här alltså avbrutits. I ållt utvinnes för ögonblicket en sektion av skifferberget, begränsad av linjerna 44-46. Värmevägen förutsättes alltså vandra i riktningen av pilarna 48. Linjen 50 i fig. 2 representerar temperatursfördelningen i de båda aktionerna. Vid linjen 44 kan temperaturen ha uppnått ett värde, mellan 350-400° C reträdесvis omkring 380° C. Temperaturen har genom processen enligt uppsättningen i åtning mot linjen 42.

Medan kanalerna 20 i sektionen 44-46 instygda som avlopp för de i denna sektion vunna skiffergaserna, har minst en rad dylika kanaler, som är belägen vid sektionens 44 bakkant, sett i värmevägens riktning lixt pilarna 48, och som i åtningen givits teckningen 52, anslutits till kompressorsuttrycksidan via en samlingskanal 54. I gasarna 52 bringas sålunda från ledning 34 kommande gaserna att återströmma till redan avgasade skifferberget inom området mellan linjerna 42 och 44. En del av dessa återströmande gaser kan avledas genom avlopp 56 och en samlingskanal 58 från kanalen 60 inom detta område, för att efflämplig behandling genom kondensation

tvättning eller andra processer nyttiggörs, resp. återledas till ledningen 34. Eventuella kanalerna 60 vara kopplade med samlingsledningen 24. Resten av gaserna kommer under fortsatt strömning inom skifferbergets porösa lagringar i pilarnas 48 riktning inna i kontakt med skifferberget inom sek-

tionen 44-46, där uppvärmeningen av skifferberget pågår och där alltså skiffergaser under pyrolysen avledas genom gaskanalerna 20. Genom åstadkommandet av tillräckligt hög tryckstegeing hos gaserna efter kompressorn 40 kan dessa således bringas att strömma i ett kretslopp med två olika förgreningar, dels en krets ansluten till passagerna 56, 34 samt sektionen 42-44 i skifferberget och dels en krets innehållande passagerna 18, 34 och bågsektionerna 42-44 och 44-46 inom skifferberget. Sådana gaser vilka genom nedkylning, kondensation och tvättning befras från oljan bringas således enligt uppsättningen att genomströmma skifferberget, där de bl. a kunna bidraga till en flyttigare transport av oljegaser från skifferberget till kondensatorslägningen genom den spolverkan, som dylika gaser kommer att prestera. Vid sidan av denna spolverkan avses emellertid enligt uppsättningen även en annan verkan. Vid all oljeframställning med avgasning direkt i skifferberget uppkommer alltid på grund av det övertrycket, som råder i berget vid avgasningen en del förluster genom gasläckage inom berget upp mot markytan. Sprickor finnas här och var i berget och det överlagrade kalkberget är i sig självt icke fullkomligt fritt. En mindre del av de framställda oljegaserna kommer därför att så smältningom läckta ut genom läckage i sprickor i marken ovanpå skifferberget. Enligt uppsättningen fylls redan avgasat skifferberg med tillhjälp av en kompressor med gaser där oljan redan utvunnits. Det läckage, som därför allt förfarande uppstår kommer på så sätt att bestå av lækande gaser, som icke innehåller någon olja. Härigenom vinnas enligt uppsättningen den fördelen, att oljeförluster genom läckage i markytan minskas.

Vid oljeutvinning ur skiffer kan det antas, att beroende på de temperaturer och tryck, varunder pyrolysen förtar, även om beroende på den hastighet, med vilken uppvärmeningen av skiffern genomföres, pyrolysen genomföres under av de fysikaliska och kemiska betingelserna reglerade förhållanden, så att olika substanser utbildas i ett kvantitativt balansförhållande till varandra. Sålunda kan som exempel antas att 20% av den utbildade pyrolysgasen utgörs av vete, en viss del av densamma av metan och andra närliggande kolvätten för att sättigen de oljehållande kolvätten på grund av sin större molekylärvt komma att uppgå till en mindre del av den totala gasvolumen.

Själva pyrolysprocessen är av en så komplicerad natur, att den ej för närvärande kan tillfredsställande klarlegas, men det praktiska resultatet tyder på, att en dylik viss proportion mellan de olika kolvätterna alltid föreligger. Den genom ledningen 31 till skifferberget återinförda gasen är, sasom av ovanstående framgår, proportionvis rikare på vete och lättare kolvätten än den ursprung-

Transl
3vnek

situ w
charec
meens

in sai
bor d
said g
td to
acting

least i
into t

b n re
3.
the int
through

introdu

rized b
shal r
tion of
through

5.

Pyrolysgasen, fram-vilken de tyngre kolvalvena utvinnuts. En avsäro av skifferbryggets stora porösa massa som kontaktsubstans och där pyrolysen långsamt pågår genom mycket låga volymer, kommer enligt uppföringen ovan skottet av valgas och färtare kolvalten i den återinförda gasen att påverka pyrolysen i den riktning att en balans stravar att återställas mot den ursprungligen utvinnna pyrolysgasens sammansättning. Detta förhållande torde närmast kunna liknas vid en hydrering, men enligt uppföringen ersattes den mycket höga tryck, under vilka sedan hydrering brukar genomföras, i detta fäll med en ofantlig kontakt-yta i katalysatorn, som möjliggör att inom rimlig tid uppnå ett närmande till ett balanserat förhållande mellan de olika reaktionerna vid pyrolysen. Därvid binder mera kol vid det genom återinföringen tillförda vätet, varigenom i koksen kvarblivande kol minskas till förmån för en kvantitativ ökning av de oljebildande gaserna.

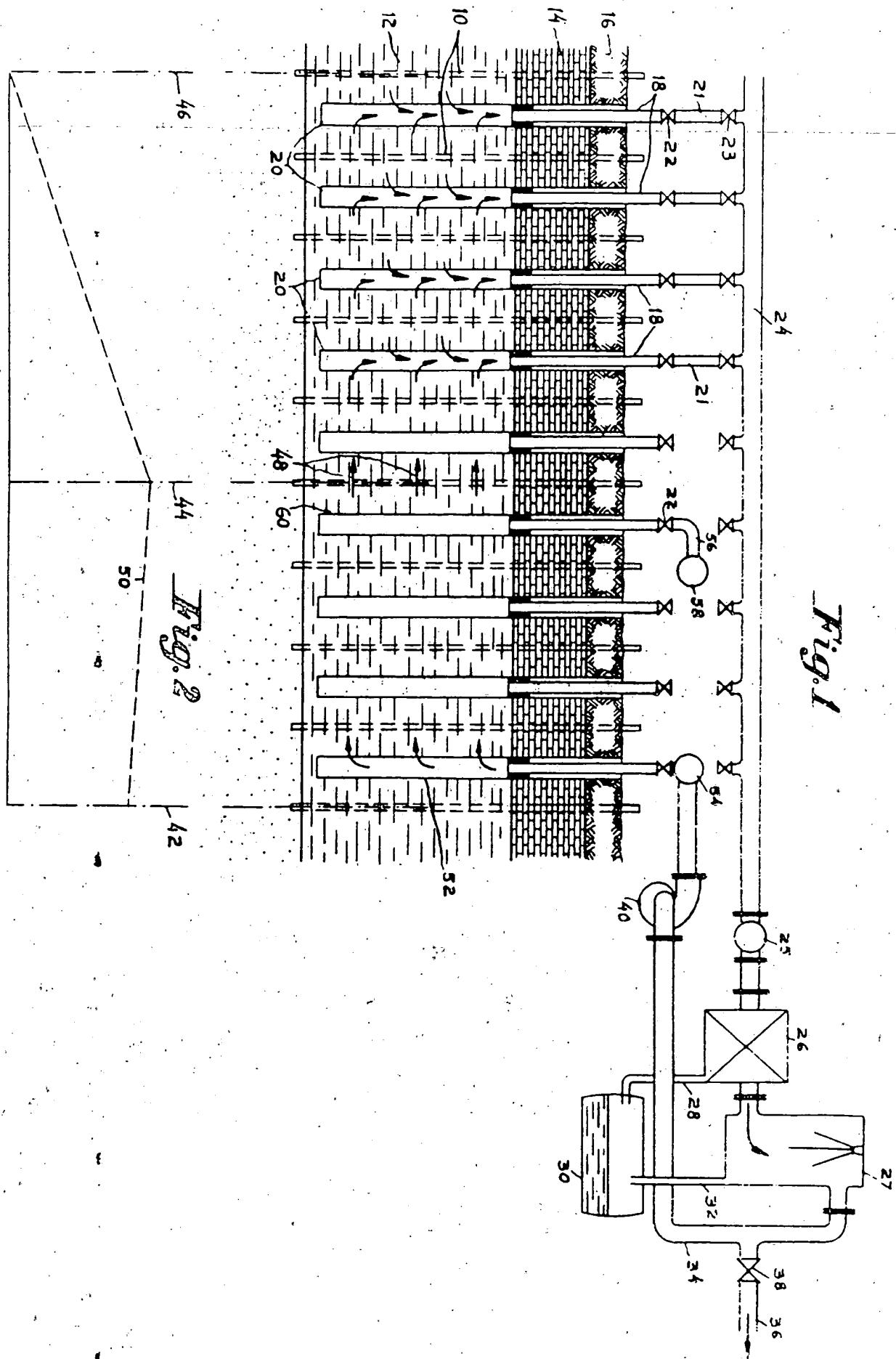
Enligt uppsättningen passerar de gaser, ur vilka oljan utvunnits först genom en porös bergsmassa, där oljeavdrivning redan är fullbordad. Härunder förvarmes sagda gaser, sedan de under passagen genom kondensor och tvättorn nedkylts till en låg temperatur, som i praktiken håller sig omkring 0° eller lägre. Det redan avgasade skifferberget och den spillyärme som i detta varma berg kvarlämnats efter pyrolysen, utnyttjas sålunda delvis för förvarinring av den vid pyrolysen medverkande cirkulationsgasen. Emedan en sådan 'gas' värmehinnhåll är relativt lågt, kan enligt uppsättningen den kvantitet gas, som cirkuleras hörande på omständigheterna väntas så, att dess volym uppgår till en å flera gånger den vid pyrolysen nybildade gasens volym. Härigenom underlättas det reaktionsförflytts, som här ovan antyts på så sätt, att ett balansförhållande inom de olika reaktionerna icke behöver närmelstsevis uppnås på grund av det stora överskottet av lättare kolväten och väte, som vid pyrolysen finnas tillgängliga. Genom denna rikligare gaseirkulation inträder även det förhållandet, att sådana kolväten, som ligga på gränsområdet för förgasningen, lättare kunna avförlas ur skifferberget med tillhjälp av den rikligare gaseirkulationen. De tyngsta kolvätena, som utan cirkulerande gas kvarhålliva och förkokas i berget, därför med tillhjälp av gaseirkulationen helt eller delvis bringas att medfölja den allmänna gasströmmingen. Enligt uppsättningen skapas således genom införande av en cirkulerande gas inom redan uppvärmit skiffer-

Berg, av en möjlighet att erhålla en rikare produktion av de genom pyrolysen eftertraktade flytande kolvaltens. Slutligen kan det tankas, att den stora bergskroppen av varm skiferkok, genom vilken cirkulationsgåsen strömmar på sin väg till pyrolysovanstådet i skiferberget, på grund av sina enörliga dimensioner och därmed torknippad katalysatorverkan direkt i viss mån medger en hydriering av med koksen märksklade kolvalten, som kvarstannat i densamma, varigenom restförlusten i form av kokskol bringas.

I stället för pyrolysgaserna enligt ovan nämnda andra gaser; t. ex. generatorgas kommer i fråga för åstadkommandet av olika önskade kemiska reaktioner under medverkan av den porösa varma skiffern.

Patentanspråk:

1. Sätt vid förgäsning av oljeförande skifferberg in situ under tillförande av varme genom i skifferberget upptagna kanaler, känteknät därav, att sedan ett skifferparti genom pyrolys avgasats och blivit poröst, gaser införas i detta parti, medan det ännu är varmt, genom andra i skifferberget upptagna kanaler än värmetylftörelskanalerna och att dessa gaser är av sådan art, att de härunder utsättas för kemiska reaktioner utan förbränning med skifferberget tjänstgörande som katalysator.
2. Sätt enligt patentanspråket 1, känteknät därav, att i skifferpartiet aterinföras Amminstone en del av den under pyrolysen bildade gasen, sedan den genom kondensation eller tvättning under avkyllning berövats sina oljeförande beståndsdelar.
3. Sätt enligt patentanspråket 1, känteknät därav, att den införda gasen genom en kompressoranordning bringas att strömma genom ett parti av redan avgasat varmt skifferberg för att därifrån införas i annat bergparti, där oljentyttning pågår.
4. Sätt enligt patentanspråken 1-3, känteknät därav, att en del av den aterinförda gäsen uttages från skifferberget innan den natt den zon, i vilken avgasning av skiffer pågår, medan en annan del får passera även denna zon.
5. Sätt enligt något av de föregående patentanspråken, känteknät därav, att gäserna införas i skifferberget genom kanaler, som under pyrolysen tjänstgjorde som gasavlopp.



Translation of the claims of Swedish Patent Specification 125.138
Svenska Skifferoljeaktiebolaget, Örebro, Sweden.

1. A process in the gasification of oil-bearing shale rocks *in situ* while supplying heat through channels bored in the rock, characterized in that when a shale portion has been degasified by means of pyrolysis and has become porous gases are introduced in said portion, while it is still warm, through other channels bored in the shale rock than the heat supplying channels, and that said gases are of such kind that they in the meanwhile are subjected to chemical reactions without combustion, the shale rock acting as a catalyst.
2. A process as claimed in claim 1, characterized in that at least a part of the gas formed during the pyrolysis is recycled into the shale portion after that its oil-bearing constituents have been removed by condensation or washing with cooling.
3. A process as claimed in claim 1, characterized by that the introduced gas by means of a compressor is caused to flow through a portion of already degasified warm shale rock to be introduced in another rock portion wherein oil is being recovered.
4. A process as claimed in any of the claims 1 to 3, characterized by that a part of the recycled gas is discharged from the shale rock before it has reached the zone, wherein the degasification of shale is taking place, while another part is passed also through this zone.
5. A process as claimed in any of the preceding claims, characterized by that the gases are introduced into the shale rock through the channels serving as gas outlets during the pyrolysis.